PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

05-222923 (43)Date of publication of application; 31.08.1993

(51)Int.Cl,

F01N 3/08 B01D 53/34 B01D 53/36

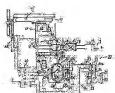
(21)Application number: 04-056366

(22)Date of filing: 06.02.1992 (71)Applicant: (72)Inventor:

HINO MOTORS LTD HOSOYA MITSURU **UEMITSU ISAO** OTANI TETSUYA

(54) NOX-IN-ENGINE-EXHAUST-GAS REDUCING DEVICE BY MEANS OF CATALYST (57)Abstract:

PURPOSE: To supply a proper quantity of reducing agents in accordance the operating condition of an engine, even if a hydrocarbon reducing agent having a low invert ratio of NOx to N2 in respect of component constitution is used, by reforming it so as to efficiently reduce NOx. CONSTITUTION: The exhaust pipe 12 of an engine 10 is provided with a NOx catalyst 14 and an injection nozzle 18 arranged upstream thereof. A reducing agent supply means 20 for supplying a hydrocarbon reducing agent to the injection nozzle 18 is provided with a storage tank 22 for storing liquid hydrocarbon 21, a force-feeding pump 24 for forcibly feeding the hydrocarbon 21 stored in this tank 22 through a liquid feeding pipe 23, a reactor 26 for reforming the forcibly fed hydrocarbon 21 so as to reduce the number of carbons thereof, a hydrocarbon separating chamber 27 for separating the reformed hydrocarbon from the unreformed hydrocarbon, and a compressor 29 for forcibly feeding the reformed hydrocarbon to the injection nozzle 18 through a pneumatic tube 28.



LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

23.07.1996 09.11.1999

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出顧公開番号

特開平5-222923

(43)公開日 平成5年(1993)8月31日

(51)IntCL ^e		識別記号		庁内整理番号	FI	技術表示箇所
F01N :	3/08		В	7910-3G		
B01D 5	3/34	129	E	6953-4D		
5	3/36	101	Α	9042-4D		

(71) ILLES I 00000E400

審査請求 未請求 請求項の数2(全 4 頁)

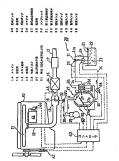
(CI)HIMMAN	1438 T-430200	I (U) III MIX	000003403	
			日野自動車工業株式会社	
(22)出題日	平成4年(1992)2月6日		東京都日野市日野台3丁目1番地1	
		(72)発明者	細谷 満	
			東京都日野市日野台3丁目1番地1	日野
			自動車工業株式会社内	
		(72)発明者	上光 勲	
			東京都日野市日野台3丁目1番地1	日野
			自動車工業株式会社内	
		(72)発明者	大谷 哲也	
			東京都日野市日野台8丁目1番地1	日野
			自動車工業株式会社内	
		(74)代理人	弁理士 須田 正義	

(54) 【発明の名称】 エンジン排ガスの触媒によるNOx低減装置

(57)【要約】

(21) 出版委長

【目的】 成分組成の点でNOxのN。への転化率が 低い機化水素系型元前であってもこれを改質して効率良 くNOxを低減する。またエンジンの運転状態に応じて 透散の選売剤を供給する。



「特許請求の範囲」

【請求項1】 エンジン(10)の排気管(12)に設けられN Ox触媒(14)を収容する触媒室(16)と、

前記NOx触媒(14)の排ガス上流側に設けられ前記NO x 触媒(14)に向けて炭化水素系還元剤を噴射可能な噴射

前記噴射ノズル(18)に前記還元剤を供給する還元剤供給 手段(20)とを備えたエンジン排ガスの触媒によるNOx 低減装置において、

前記還元剤供給手段(20)が液状の炭化水素(21)を貯える 10 貯蔵タンク(22)と、

前記貯蔵タンク(22)に貯えられた炭化水素(21)を液送管 (23)を介して圧送する圧送ポンプ(24)と、 前記圧送された炭化水素(21)をその炭素数を減少するよ

うに改質するリアクタ(26)と、 前記改質された炭化水素と改質されなかった炭化水素と を分離する炭化水素分離室(27)と、

前記改賞された炭化水素を気送管(28)を介して前記噴射 ノズル(18)に圧送するコンプレッサ(29)とを備えたこと を特徴とするエンジン排ガスの触媒によるNOx低減談 20 從.

【請求項2】 NOx触媒(14)の排ガス上流側に設けら れた温度センサ(46)と、

エンジン(10)の負荷を検出する負荷センサ(44)と、 エンジン(10)の回転速度を検出する回転センサ(42)と、 液送管(23)に設けられた第1流量調整弁(31)と. 気送管(28)に設けられた第2流量調整弁(32)と、 前記温度センサ(46)、負荷センサ(44)及び回転センサ(4 2)の検出出力に基づいて圧送ポンプ(24)、コンプレッサ (29)、前記第1及び第2流量調整弁(31,32)を制御する コントローラ(40)とを備えた請求項1記載のエンジン排

ガスの触媒によるNOx低減装置。 [発明の詳細な説明]

[0001]

[産業上の利用分野] 本発明は、エンジンの排ガスに含 まれる窒素酸化物(以下、NOxという)を触媒により 低減する装置に関する。更に詳しくは重面用エンジンの 排ガス中のNOx低減装置に関するものである。

[0002]

【従来の技術】との種のNOx低減装置として、エンジ 40 ンの排気管にNOx触媒を収容する触媒室を設け、との NOx触媒の排ガス上流側より噴射ノズルでNOxの環 元剤を噴射して、触媒によりNOxを無害なNzに転化 する装置が知られている。従来、この還元剤にはアンモ ニアが用いられてきた。

[00003]

【発明が解決しようとする課題】しかし、アンモニアは 車載性に劣り、かつ漏洩したときの臭気の問題から車両 用エンジンのNOx 還元剤には不向きであった。また還 元剤として軽油を用いた場合には、軽油は炭素数が16 50 の炭化水素であるため、高い効率でNOxをN,に転化

の炭化水素成分を多く含み、この点で効率良くNOxを N. に転化することができず、そのまま大気に放出され てしまうNOxの割合が高い不具合があった。本発明の 目的は、成分組成の点でNOxのN,への転化率が低い 炭化水素系還元剤であってもこれを改質して効率良くN Oxを低減し得る。エンジン排ガスの触媒によるNOx 低減禁鬱を提供するととにある。本発明の別の目的は、 エンジンの運転状態に応じて適量の還元剤を供給し得る NOx低減基礎を提供するととにある。

[0004]

「課題を解決するための手段】 上記目的を達成するため の本発明の構成を実施例に対応する図1に基づいて説明 する。本発明は、エンジン10の排気管12に設けられ NOx触媒14を収容する触媒率16と、NOx触媒1 4の排ガス上流側に設けられこのNOx触媒14に向け て総化水素系張元剤を適射可能な適射ノズル18と、噴 射ノズル18に前配還元剤を供給する還元剤供給手段2 O とを備えたエンジン排ガスの触線によるN O x 低減差 響の改良である。その特徴ある構成は、還元剤供給手段 20が液状の炭化水素21を貯える貯蔵タンク22と、 とのタンク22に貯えられた炭化水素21を液送管23 を介して圧送する圧送ポンプ24と、この圧送された炭 化水素21をその炭素数を減少するように改質するリア クタ26と、改質された炭化水素と改質されなかった炭 化水素とを分離する炭化水素分離室27と、改質された 炭化水素を気送管28を介して噴射ノズル18に圧送す るコンプレッサ29とを備えたことにある。なお、この NOx低減装置に、NOx触媒14の排ガス上流側に設 けられた温度センサ46と、エンジン10の負荷を検出 する負荷センサ44と、エンジン10の回転速度を検出 する回転センサ42と、液送管23に設けられた第1流 量調整弁31と、気送管28に設けられた第2流量調整 弁32と、温度センサ46、 台荷センサ44及び回転セ ンサ42の検出出力に基づいて圧送ポンプ24、コンプ レッサ29、第1及び第2流量調整弁31,32を制御 するコントローラ40とを備えることが好ましい。更 な てのNOx低減装置の単化水素分離室2.7の底部に 改質されなかった液状の炭化水素を回収する回収タンク 33を設け、この回収タンク33の液状の炭化水素を貯 蔵タンク22に戻す回収ポンプ36を設けることが好ま 1,64.

[0005]

【作用】エンジン10から排出されたガスは排気管12 を通り、噴射ノズル18から供給された還元剤とともに 触媒室16に流入し、そとで排ガス中のNOxはNOx 触媒14により還元処理されて無害のN,に転化した 後、大気に放出される。噴射ノズル18から供給される 還元剤は、質的にはリアクタ26でクラッキングされ、 分離室27で精製分離された炭素数の減少した低分子量 する。また量的にはコントローラ40が運転状態に応じ て記憶される排ガス中のNOx含有量に見合った適量の 運元剤を流量調整弁31、32等を制御して噴射ノズル 18から供給する。

[0006]
【実施門)次に本発明の一実施例を図面に基づいて詳しく影明する。図1に示すように、ディーゼルエンジン1
のの景気マニホルド11には頻気管12が接続される。
の時気管12のか中にはエンジンかある選売到解報室
13と、NOx機球14を収容する機球室16と、マフ 10
ラー17がこの際に設けられる。この例では、NOx機
は14は銅イオン・化度する。 は14は銅イオンを後オサライトはゼオライトはゼオライトが含んでいるナトリウムイオンを繋イオン・化度き ウイトが含んでいるナトリウムイオンを製イオン・化度き 後えた物質であって、Noxを製化大家により選近する 性質を有する。返売制質制室13には明オーズル18が NOx機数14に向けて設けられる。

【0007】朝村ノズル18に脱げ水電光電元和を開始 する電元和収拾中段20は、報由21を貯える貯蔵タン ク22と、Cの幅曲21を被送電23を介して圧近する 圧近オンプ24と、圧送された種的の実施を減少する よりた改質する1アクタ26と、の対した脱性水素と 設質されたかった設性水素とを分離する設化水素分離を フ2、改質された脱化水素や気管28を介して順射 メズル18に圧送するコンプレッサ28はモル-83のによ り販売される。ボンプ24の吐出回の被送電23には増 1を開始される。ボンプ24の吐出回の推送電23には増 1を開始される。ボンプ24の吐出回の推送電23には増 1を開始を持つが、ボンフ24の吐出回の推送電23には増 1を開始を持つが、大きないであるで、関30 数等31度の32にはカン22への見9智31度、関30 数等31度の32にはカン22への見9智31度、関30 数等31度の32にはカン22への見9智31度、関30 数等31度の32にはカン22への見9智31度、関30 数等31度の32にはカン22への見9智31度、対域が大きないた。

【0008】リアクタ26はポンプ24から圧送された 炭素数16の炭化水素を主成分とする軽油をクラッキン グして主として炭素数3~10の成分に改質する。この 例では、リアクタ26は粒状のゼオライトが充填された カラム26 a と、このカラム26 a を加熱するヒータ2 6 b とを備える。炭化水素分辨室27は炭素数3~10 に改質された軽油とそれ以外の軽油とに分離するセパレ ータ27aと、周囲にヒータ27bとを備える。カラム 26 aの入口は前記液送管23 に接続され、その出口は 炭化水素分離室27のセパレータ27aに向けられる。 この分離室27の底部には改質されなかった液状の炭化 水素を回収する回収タンク33が設けられ、分離室27 の頂部には改質され気化した炭化水素を吸引する前述し た気送管28と戻り管32aが接続される。この回収タ ンク33と貯蔵タンク22の間には回収管34が接続さ れ、回収管34の途中には回収ポンプ36が設けられ

【0009】第1及び第2號無職整弁31及び32、圧 並ポンプ24、コンプレッザ駆動用モータ30、ヒータ 26a2位275、及び回収たツブ36にはコントロー ラ40の制御出力が接続される。このコントローラ40 の制御入力はエンジン10の国転避を検明する回転 センサ42と、エンジンの倒布を検囲する環境がフグ4 3のロードレバー位置センサ44と、総総第18のNO ×機線14に流入する排気温度を検囲する選底セツサ 8とが接続される。コントローラ40に関示しないより 少を備える。このメモリにはエンジンの回転返生、会符 及び排気温度化広じて噴料ノズル18か8NOx機域1 4に供給すべき接化未完の置が予め記憶され、コントロ ーラ40はこの時機量に基づいて顕整弁31及び32、 圧透ボンブ24、コンプレッサ駆動用モータ30等を制 物する。

【0010】とのような様成のNOx低減装置の動作を

説明する。先ず、エンジン10から排出されたガスは排 気管12を通り、還元剂噴射室13に入り、ととで噴射 ノズル18により総化水素系覆元部の供給を受ける。と の還元剤の供給を受けた排ガスは触媒室16に入り、N Ox触媒14で排ガス中のNOxを還元処理して無害の N, に転化した後、大気に放出される。ここで噴射ノズ ル18から噴射される還元剤は次の方法によりその品質 が改良される。先ず、軽油が貯蔵タンク22から圧送ボ ンプ24によりリアクタ26のカラム26 aに送られ、 400~500℃の温度でゼオライト触媒に接触して分 解し、気化する。この軽油のクラッキングにより軽油が 主として炭素数3~10の低分子量の炭化水素に改質さ れる。リアクタ26で改質されなかった高分子量の炭化 水素は炭化水素分離室27のセパレータ27aで改質さ れた炭化水素と分離される。この精製分離された改質流 元削はコンプレッサ29で圧縮され積射ノズル18から 噴射される。この炭素数の減少した炭化水素系還元剤 は、NOx触媒14において、NOxをN,に高い効率 で転化する。

(0011)また明計ノズル18から明計される販売別の意は次の対法とり前期される。コンドローラ40がセンサ42、44、48の検出出かにより運転状態に応じてメキリに記憶される前がス中のNOな音音度に見るのたるである。この正元の意味の定に応じて、超減監弁31、32、圧出サンプ24、コンブレッサ級制用モータ30を会前側では適度の運売がを受け、ズル制用から検討する。具体的には、コンドローラ40はエンジン10が低速回転域で整負荷のときには明期を数するように影響する。更に近け水果分離室27で改資されなかった高高点の使化水果不選売消耗に回収タンク33に回収され、国収すンプ36とより貯蓄タンクを18に開発を対するように表しましまが表しまり開発タンク38に回収され、国収ポンプ36とより貯蓄タンク22に戻される。なお、上部例ではNOX 数据2 ビッドメイン交換される。なお、上部例ではNOX 数据2 ビッドメイン交換とはプライトを挙げたが、倍のセオライト系、耐化物系の

【図1】本発明の一実施例のNOx低減装置の構成図。 【符号の説明】

10 エンジン 12 排気管

13 還元剂噴射室

*14 NOx触媒 16 触媒室

18 噴射ノズル 20 還元剤供給手段

21 軽油(炭化水素系還元剂)

21 軽調 (& D) 22 貯蔵タンク 23 液送管

24 圧送ポンプ 26 リアクタ

27 炭化水素分離室 28 気送管

29 コンプレッサ

31 第1流量調整弁 32 第2流量調整弁 33 回収タンク

36 回収ポンプ 40 コントローラ

42 回転センサ 44 負荷センサ

*20 46 温度センサ



